402680

申请日期		87.06.29	
案	就	87110511	
類	B1)	F28F/2	

C4

402680

(以上各棚由本局填註)					
	多新	發明 專 利 説 明 書 所型 專 利 説 明 書			
登明	中文	具有較扁平流體導管之熱交換器			
一、發明名稱	英 文	HEAT EXCHANGER WITH RELATIVELY FLAT FLUID CONDUITS			
	姓 名	1. 楊 比 2. 麥 可 海 登 瑞 3. 羅 傑 魯 米 4. 班 傑 明 麥 克 爾 瑞			
_ 發明,	國籍	均 爲 美 國			
二、創作人	住、居所	1. 美國密西西比州斯科比一路 17 號信箱 2. 美國密西西比州格瑞納達市北隱谷路 396 § 3. 美國密西西比州赫南多帕摩道 751 號 4. 美國密西西比州格瑞納達市 南 51 公路 5433 號			
	姓 名 (名稱)	美 商 熱 藝 公 司			
	國 籍	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·			
三、申请人	住、居所 (事務所)	美 國 密 西 西 比 州 格 瑞 納 達 市 南 51 公 路 3984 號			
	代表人姓 名	小卡爾文德拳			

經濟部中央標準局員工消費合作社印製

缐

四、中文發明摘要(發明之名稱: 具有較扁平流體導管之熱交換器

英文發明摘要(發明之名稱: Heat Exchanger With Relatively Flat Fluid Conduits

An improved heat exchanger (60) includes plural relatively flat conduits (62) adapted to accommodate passage of heat transfer fluid therethrough. Each conduit (62) has inlet and outlet openings, a supply channel (100) communicating with the corresponding inlet opening to direct heat transfer fluid flowing through the corresponding inlet opening into the corresponding conduit (62), a drain channel (102) communicating with the corresponding outlet opening to direct heat transfer fluid out of the corresponding conduit (62) through the corresponding outlet opening, and plural heat transfer channels (92) communicating between the supply and drain channels (100, 102) to direct heat transfer fluid therebetween in a generally transverse direction relative to respective major axes of the supply and drain channels (100, 102). The supply and drain channels (100, 102) each have a substantially greater length and cross-sectional area than the length and crosssectional area of each heat transfer channel (92). Heat transfer between the fluid inside the conduit (62) and an external fluid, such as air, flowing through the heat exchanger (60) occurs for the most part as heat transfer fluid flows through the heat transfer channels (92) of the conduits (62).

A6 B6

本案已向:

美 國(地區) 申請專利,申請日期: 1998.6.10

案號

,□有 □無主張優先權

请先閱讀物面之注意事項再填寫本頁各欄

09/095,039

有關微生物已寄存於:

,寄存日期:

, 寄存號碼:

經濟部中央標準局員工消費合作社印製

訂

五、發明説明(1)

本 發 明 領 域

本發明一般言與具有一或多個較扁平流體導管之熱交換器有關,明確說,與一具有改良流體導管之熱交換器有關。

背景技藝

為提高於熱交換器導管內流動之流體響如蒸汽壓縮冷 媒與流經熱交換器之外部流體響如空氣之間之熱轉移,具 有較小水力直徑之流體通道有其優點。然而,當流流體 導管時,此等小水力直徑通常造成不想要之壓力降。因此 對一改良之熱交換器有一需求,以提供較小水力直徑流通路 路徑之優點,而無通常會伴隨此等較小水力直徑流通路徑 之壓力降。

本發明揭示事項

依據本發明,提供一熱交換器,具有至少一非圓形剖面之導管,適合容納熱轉移流體經過之通路,及支承該導

五、發明説明(2)

管之支承裝置。該導管有一主要尺寸與一次要尺寸,入口與與出口開口,一供給通道,沿主要尺寸與一種與為實質的,以將流經入口開口之熱轉移流體導入可開口之熱轉移流體與出口開口,一排出連通,與與出口與與出口關之間,將數轉移流體經出口開口,將到道之間,將到道之間,將到道之間,將到道路,以相對於主要尺寸之橫向方向,將執行。以相對於主要尺寸之橫向方向,將執行。

依據本發明之一特色,主要尺寸大致大於次要尺寸, 使各轉移通道與該導管沿主要尺寸之長度比較時爲具有一 較短長度。

依據本發明另一特色,各供給通道與排出通道具有較 熱轉移通道大致較大之剖面。

依據本發明一具體形式,該導管爲一較扁平管,而該供給通道與該排出通道具有各自之主軸,平行該管之主要 尺寸。再者,該供給通道與該排出通道爲位於該管各別之 相對側,並延伸於該管之大致整個主要尺寸。

依據本發明另一具體形式,該供給通道與該排出通道 具有各自之主軸,大致平行於該導管之主要尺寸,而各熱轉移通道具有一主軸,大致平行於該導管之次要尺寸。該 導管沿主要尺寸之長度爲各熱轉移通道沿其主軸長度之至 少六倍。

依 據 本 發 明 還 另 一 具 體 形 式 , 該 供 給 通 道 之 剖 面 積 與 該 排 出 通 道 之 剖 面 積 為 大 於 各 熱 轉 移 通 道 剖 面 積 之 至 少 五

五、發明説明(3)

倍o

依據本發明還另一具體形式,各熱轉移通道具有一較小水力直徑,最好範圍爲約0.01吋至0.20吋。

依據本發明還另一具體形式,該供給與排出通道沿該導管各別之相對側延伸,而該導管之入口開口爲位於其一端,並靠近該導管之一側,而該導管之出口開口爲位於離開前述一端之其相對端,並靠近該導管離開前述一側之一相對側。該一端以該主要尺寸與該相對端分隔,而該一側以該次要尺寸與該相對側分隔。

依據本發明還另一特色,該導管爲由入口與出口管集箱所支承,其具有成相面對關係之各自彎曲前壁。該導管延伸於入口與出口管集箱之間,該導管之一端穿過入口管集箱前壁之槽孔,該導管之一相對端穿過出口管集箱前壁之槽孔。該入口管集箱亦具有一後壁,其一部份接合至該

五、發明説明(4)

導管之一端,以封閉排出通道,藉此阻止熱轉移流體從入口管集箱進入排出通道。該出口管集箱亦具有一後壁,其一部份接合至該導管之相對端,以封閉供給通道,藉此阻止熱轉移流體從出口管集箱進入供給通道。

簡要圖說

圖1 爲依據本發明一具有多個較扁平流體導管之改良熱交換器之側視圖;

圖2 為依據本發明一較扁平流體導管之一頂部平面圖,供以使用於圖1之熱交換器;

圖3 爲沿圖2 之直線3-3 所截取之剖面圖;

圖4 爲圖2 之導管之入口端視圖;

圖5 爲圖2 之導管之出口端視圖;

圖6 爲圖2 之導管所由組裝之一板之頂部平面圖;

圖7 爲沿圖6 之直線7-7 所截取之剖面圖;

圖 8 爲 依 據 本 發 明 一 具 有 多 個 較 扁 平 流 體 導 管 之 熱 交

訂.

五、發明說明(5)

換器之替代具體形式之透視圖;

圖9 爲位於圖8 之熱交換器之各流體導管內之皺摺構件之透視圖;

圖 1 0 為 圖 9 之 跛 摺 構 件 之 透 視 圖 , 顯 示 被 壓 縮 成 密 集 構 造 後 之 該 構 件 ;

圖11為圖8所示各導管所由組裝之一板之透視圖;

圖 1 2 - 1 4 為 顯 示 圖 8 所 示 流 體 導 管 組 裝 程 序 步 驟 之 各 別 視 圖 ;

圖 1 5 為 一流 體 導 管 內 部 之 詳 細 視 圖 , 顯 示 導 管 內 淚 滴 形 狀 之 熱 轉 移 通 道 ;

圖 1 5 A 爲 一流 體 導 管 內 部 之 詳 細 視 圖 , 顯 示 一 輔 助 熱 轉 移 通 道 , 藉 由 將 皺 摺 構 件 硬 焊 連 接 至 導 管 內 壁 所 形 成 ;

圖 16 爲 組 裝 完 之 流 體 導 管 之 透 視 圖;

圖 17 為 圖 8 之 熱 交 換 器 之 部 份 詳 細 透 視 圖 , 顯 示 相 鄰 流 體 導 管 間 之 蛇 形 、 百 葉 式 散 熱 片 ;

圖 18A 爲例示該導管內熱轉移流體之流通路徑之圖; 而

圖 18 B 爲 圖 18 A 之部份詳圖,例示該導管內熱轉移流體之流通路徑。

本發明最佳實施模式

於以下詳述中,整個說明書與圖說中之相同部份以相同之各別參考號碼作標示。各圖不必然地爲依比例,於某些情形,比例會被放大,以更清楚說明本發明某些特色。

參考圖1,依據本發明,一熱交換器10包含多個非圓

訂

五、發明説明(6)

又參考圖 2-7 ,各管 12於其一端 12a 具有一入口開口 22,於其一相對端 12b 具有一出口開口 24。入口開口 22與入口管集箱 14(圖 1) 為流體連通,而出口開口 24與出口管集箱 16(圖 1) 為流體連通,藉此熱轉移流體(譬如一蒸汽壓縮冷媒)可從入口管集箱 14,經各管之入口開口 22,流入對應之管 12,並可經對應之管 12之出口開口 24流出各管 12,流入出口管集箱 16。

各管12爲相當扁平,並具有一大致矩形剖面,如於圖4與5可清楚見到。各管12具有一主要尺寸延伸於其入口與出口端12a與12b 之間,及一次要尺寸延伸於其相對側12c與12d 之間。一供給通道26沿各管12之主要尺寸延伸,鄰接於其側12c ,及一排出通道28沿各管12之主要尺寸延伸,鄰接於其側12d 。多個熱轉移通道30成平行排列,沿管

ij

五、發明説明(7)

12之次要尺寸延伸於供給與排出通道26與28之間。相當薄之壁32分隔相鄰之通道30。如於圖3可清楚見到,各通道30具有一大致平行四邊形剖面。

依據本發明之一特色,各熱轉移通道30具有一較小水力直徑(例如0.01至0.20吋)。然而,於大型空氣處理單元使用之熱交換器,譬如供商業應用所使用者,各熱轉移通道之水力直徑可能大於0.20吋。供給與排出通道26與28各具有一大致較各通道30剖面積爲大之副面積,以維持足夠之流體流率通過通道30,而無過度之壓力降。各通道26%28之剖面積大於各通道30之剖面積最好爲於5-100 倍之範圍。水力直徑(HD)爲依據以下一般接受之公式計算:

 $HD = 4 \times A / WP$

其中HD= 水力直徑

A = 對應通道之剖面積

WP= 對應通道剖面積之濕周

又參考圖 6 與 7 ,管 12之組裝爲將一較扁平板 32 沿一軸 34 a 向上彎曲,而將板 32之右邊部位 32 a (如以圖 6 所看 到者)沿一軸 34 b 摺叠至板 32之左邊部位 32 b 之上面 o 板 32之部位 32 c 爲介於部位 32 a、32 b之中間,而由軸 34 a 與 34 b 所界定。板 32具有一較扁平之主要表面 36,由多個於右邊部位 32 a 之第一隆起 38 與多個於左邊部位 32 b 之第二隆起 40 所間斷。隆起 38 ,40 具有一大致三角形之剖面,並錯開使當右邊部位 32 a 摺叠到左邊部位 32 b 上面時,各隆起 38 爲介於相鄰隆起 40之中間,隆起 38 與左邊部位 32 b

訂

五、發明説明(8)

之主要表面 36接 觸,而隆起 40與右邊部位 32a 之主要表面 36接觸,如於圖 3可清楚見到。各隆起 38之頂點硬焊連接至左邊部位 32b 之主要表面 36,如於圖 3 之 42所標示,而各隆起 40之頂點 硬焊連接至右邊部位 32a 之主要表面 36,如於圖 3 之 44所標示。各通道 30為由相鄰隆起 38、40與藉由使左邊與右邊部位 32a、32b之主要表面 36相面對所界定,如於圖 3 可清楚見到。

如於圖4與5可清楚見到,右邊部位32a(其界定管12之頂部)具有一延伸唇緣46,其重疊於左邊部位32b(其界定管12之底部)之一側,並形成管12之側邊12d之一部份。部位32a、32b進一步接合,其將唇緣46沿側邊12d 硬焊連接至部位32b,及藉由沿端部12a、12b硬焊。側邊12c(圖2、3與5)由部位32c(圖6)所界定。

操作時,流入管12之熱轉移流體經入口開口22流入供給通道26。流體以節頭48(圖2)之方向流經供給通道26。流體亦經不同通道30橫過管26,如流向節頭50所標示,如流向節頭52所標示。因此,熱轉移流體經管12之流動移流體經路的節頭52所標示。因此,熱轉移流體經管12之流動移流體經路與排出通道26與28處爲沿其主要尺寸。由於通道30歲爲沿其次要尺寸。由於通道30歲爲沿其次要尺寸。由於通道30歲爲沿其次要尺寸。由於通道30歲爲沿其次要尺寸。由於通道30之水,通道30處爲沿其次要尺寸。由於通道30之水,力降20可被做成較小,供以提高熱轉移流體道30沿管12之次要尺寸長度之至少六倍。當內部熱轉移流體流經通道30

五、發明説明(9)

時,大體上於管 12內之流體與流過管 12外側之外部流體響如空氣之間發生熱轉移。如於圖 2 可清楚見到,供給與排出通道 26與 28具有一大致矩形剖面,且沿管 12之主要尺寸量測時爲延伸於管 12之整個長度。供給與排出通道 26與 28沿其等各自之長度具有一大致固定之剖面積(例如 0.005-0.200 平方时)。

現參考圖8,一熱交換器之之替 62,分別延伸不 60,依據相對,包含多個非 64與 66之最 70 與出口管集箱 64與 66之最 70 與出口管集稅 62 內別 與 第 62 內別 與 第 62 內別 與 第 64 以 形 66 之 期 期 散 不 62 之 期 期 散 不 62 之 期 期 散 不 62 之 期 期 散 对 62 之 期 明 和 数 整 是 62 之 期 的 成 , 並 與 紹 於 自 和 数 整 第 62 之 时 的 成 , 近 與 紹 於 圖 8 未 散 下 70 接 8 60 進 一 步 包括 一 页 换 器 60 连 回 之 管 62 。 及 至 最 下 面 之 管 62 , 及 至 最 至 1 , 及

依據本發明之一特色,入口管集箱 64具有一彎曲之前壁 74,及一波浪狀之後壁,包含部位 76a、 76b與 76c。同樣地,出口管集箱 66具有一彎曲之前壁 78,與前壁 74成相面對關係,及一波浪狀之後壁,包含部位 80a、 80b與 80c

订.

五、發明説明(10)

參考圖 9-15,現將更詳細說明組裝各導管 62之程序。如於圖 9可清楚見到,一扁平之金屬片具有一主要尺寸與一次要尺寸,形成多個皺摺,以提供一皺摺構件 90。然後構件 90被折疊,以壓縮各皺摺成一密集構造,其界定多個淚滴形狀之通路 92,沿皺摺構件 90之主要尺寸延伸。構件 90各 自之相對邊緣 90a與 90b為向外旋轉,如於圖 10可清楚見到。

導管 62之組裝為彎曲一較扁平板 94 (圖 11) ,其首先沿一軸 96a ,然後沿一軸 96b ,使板 94之右邊部位 94a (如以圖 11所看到者)被摺疊到板 94之左邊部位 94b 之上面

烺

五、發明説明(11)

。板94之部位94c 為介於部位94a 與94b 之中間,而由軸96a 與96b 所界定。板94之相對側為由稍微向上彎曲之邊緣98a、98b所界定。如於圖12-14 可清楚見到,右邊部位94a 界定管62之頂部,而左邊部位94b 界定管62之底部。部位94c界定管62之一側。

然後該組裝管 62(圖 14)通過一硬焊爐,其熔化管 62 之內部表面上之包覆材料。如於圖 15之 103所示,當此一 包覆材料熔化時,其填充皺摺與管 62內壁間之縫隙,使淚 滴形狀之熱轉移通道爲由沿管 62之次要尺寸之通路 92所界 定。當硬焊材料 103 凝固時,其於皺摺構件 90與導管 62之 內部表面之間形成一固定接合。於某些情形,如於圖 15A

訂

五、發明説明(12)

所示,硬焊材料103 可能不會完全填充皺摺與管62內部表面間之縫隙。於該等情形,可形成大致圓形之輔助熱轉移通道104 。通道104 亦沿管62之次要尺寸延伸。

如於圖16可清楚見到,皺摺構件90爲位於管62內,使沿管62之大致整個主要尺寸,於構件90與管62各側之間具有空間100、102。空間100 界定一供給通道,延伸於管62一側上之大致整個主要尺寸。於構件90另一側之空間102界定一排出通道,其亦延伸於沿管62其相對側上之大致整個主要尺寸。淚滴形狀之熱轉移通道92沿管62之次要尺寸延伸,並連通於供給通道100 與排出通道102 之間。

依據本發明之一特色,各熱轉移通道92具有一較小水力直徑(例如0.01至0.20吋)。供給與排出通道100、102各具有較各熱轉移通道92之剖面積與長度大致更大之剖面積與長度,使維持足夠之流率通過通道92,而無過度之面積與長例如,各通道100、102之剖面積大於各通道92剖面積最好爲於約5-100倍之範圍。管52沿其主要尺寸之長度最好爲大於各通道92沿管62次要尺寸之長度之至少六倍。

現參考圖 8、18A與18B,操作時,從入口管集箱 64流入管 62之熱轉移流體經端 62a之入口開口流入供給通道 100。流體以箭頭 106之方向流經供給通道 100。流體亦經不同通道 92橫過管 62,如流向箭頭 108所標示,流入排出通道 102。流經排出通道 102之流體以流向箭頭 110標示。流體經端 62b之出口開口流出管 62,而流入出口管集箱 66。因此,熱轉移流體經管 62之流動於供給與排出通道 100、

線

五、發明説明(13)

102 係大致沿管 62之主要尺寸,而於熱轉移通道 92為大致沿管 62之次要尺寸。當內部熱轉移流體流經通道 92時,大體上於管 62內部之流體與流過管 62外側之外部流體譬如空氣之間發生熱轉移。

本發明各種具體形式業經詳細說明包括本發明最佳實施模式。由於上述具體形式之變化與修改可不脫離本發明之性質、精神與範疇而被製成,本發明非受限於所述細節,而只受限於所附申請專利範圍及其等之同等物。

淚

六、申請專利範圍

- 2.如申請專利範圍第1項之熱交換器, 其特色爲所述導管爲一較扁平之管。
- 3.如申請專利範圍第2項之熱交換器, 其特色爲所述供給通道與所述排出通道爲位於所述管之各別相對側上,並延伸於所述管之大致整個主要尺寸 o
- 4.如申請專利範圍第1項之熱交換器, 其特色爲所述 導管沿所述主要尺寸之長度爲大於各熱轉移通道沿所述次 要尺寸長度之至少六倍。
- 5.如申請專利範圍第1項之熱交換器, 其特色爲所述供給通道與所述排出通道之至少一者具有一剖面積大於各

所述熱轉移通道剖面積之至少五倍。

- 6.如申請專利範圍第5項之熱交換器, 其特色爲所述供給通道與所述排出通道之至少一者之剖面積對各所述熱轉移通道之剖面積之比率爲於約5:1至100:1之範圍內。
- 7.如申請專利範圍第1項之熱交換器, 其特色爲各所述熱轉移通道具有一水力直徑於約0.01吋至0.20吋之範圍內。
- 8.如申請專利範圍第1項之熱交換器, 其特色爲所述供給通道與所述排出通道沿所述導管之各別相對側延伸,所述入口開口爲位於所述導管之一端並靠近所述導管之一側,所述出口開口爲位於所述導管離開所述一端之相對側,所述一端以所述靠近所述導管離開所述一側之相對側,所述一端以所述主要尺寸與所述相對端之分隔,所述一側以所述次要尺寸與所述相對側分隔。
- 9.如申請專利範圍第1項之熱交換器, 其特色爲所述 導管具有以所述主要尺寸分隔之相對端,及以所述次要尺寸分隔之相對側,所述導管之組裝爲將一較扁平板沿其一 主軸摺疊,以形成所述導管之一側,並接合所述板之相對 側邊,以形成所述導管之一側之相對側。
- 10.如申請專利範圍第1項之熱交換器, 其特色爲於所述導管內之一皺摺構件,所述皺摺構件具有多個皺摺,界定所述熱轉移通道。
- 11.如申請專利範圍第10項之熱交換器,其特色爲所述導管具有以所述主要尺寸分隔之相對端,及以所述次要尺

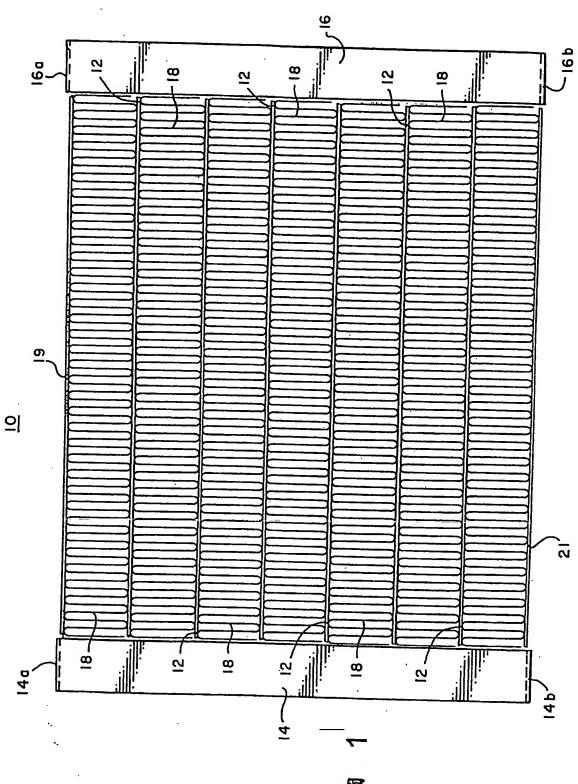
寸分隔之相對側,所述導管之組裝爲將一較扁平板沿其一 主軸摺疊,以形成所述導管之一側,將所述驗摺構件挿入 所述導管,並接合所述板之相對側邊,以界定所述導管離 開所述一側之相對側,並將所述驗摺構件接合至所述導管 。

- 12.如申請專利範圍第10項之熱交換器,其特色爲所述 跛摺構件具有多個皺摺,成一密集構造,以界定多個淚滴 形狀之熱轉移通道。
- 13.如申請專利範圍第10項之熱交換器,其特色爲於所述導管組裝時,將所述數摺構件挿入所述導管並與其接合。
- 14.如申請專利範圍第10項之熱交換器,其特色爲所述 導管具有以所述主要尺寸分隔之相對端,及以所述次要尺寸分隔之相對側,所述皺摺構件具有一長度,延伸於所述端間之大致整個主要尺寸,及一寬度,只沿所述端間之的所述來要尺寸延伸,所述供給通道爲介於所述皺摺構件與所述導管一側之中間。
- 15.如申請專利範圍第1項之熱交換器, 其特色爲所述支承裝置包含入口與出口管集箱,所述導管沿所述主要保可延伸於所述入口與出口管集箱之間,所述入口管集箱與所述出口開口流體連通,藉此熱轉移流體進入所述轉移流體離開所述導管,各所述之入口與出口管集箱具有一寬度

,足以容納所述導管之所述次要尺寸,所述入口管集箱於所述導管之一端具有封閉所述排出通道之裝置,以阻止熱轉移流體進入排出通道,所述出口管集箱於所述導管之一相對端具有封閉所述供給通道之裝置,以阻止於所述供給通道之熱轉移流體進入所述出口管集箱。

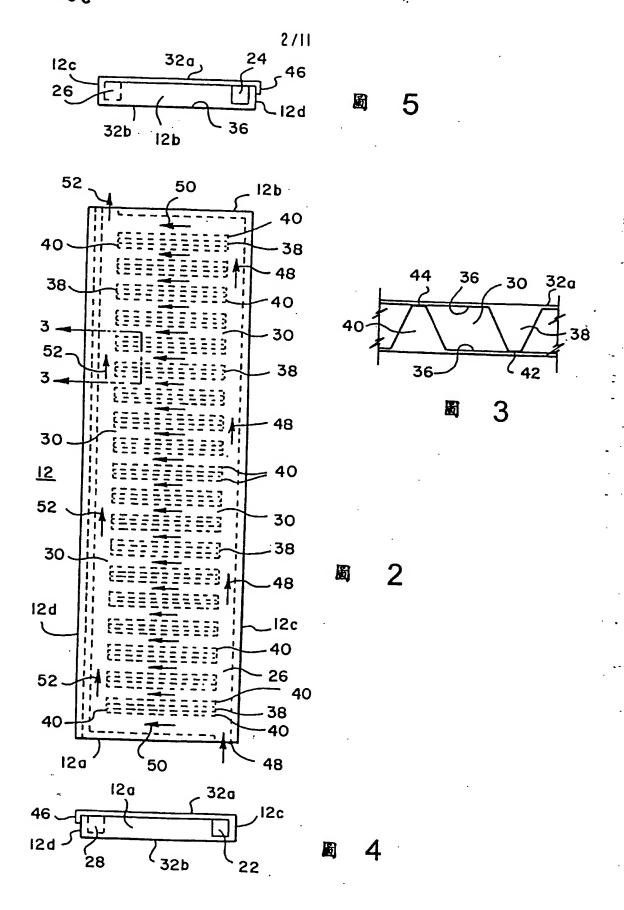
17.如申請專利範圍第1項之熱交換器, 其特色爲多個非 圓形剖面之導管,及多個蛇形散熱片延伸於相鄰之所述導管之間,並與其接合。

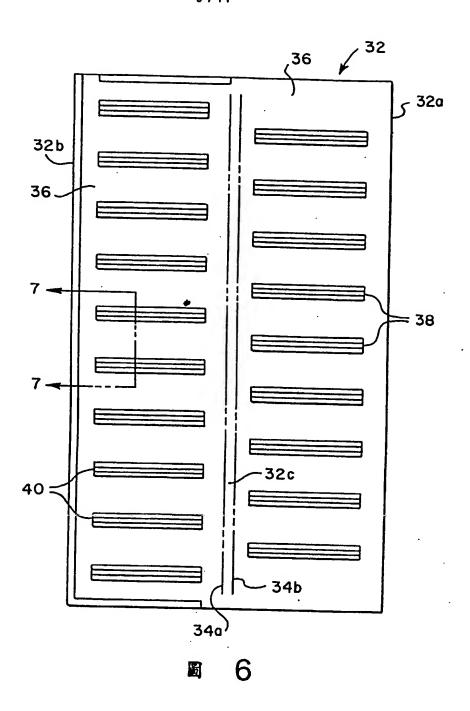
18.一種非圓形剖面之導管,適合容納一熱交換器內熱轉移流體之通路,所述導管具有一主要尺寸與一次要尺寸,入口與出口開口,一供給通道,沿所述主要尺寸延伸,並與所述入口開口連通,以將流經所述入口開口之熱轉移

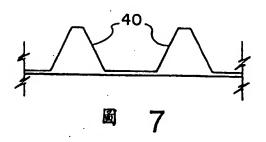


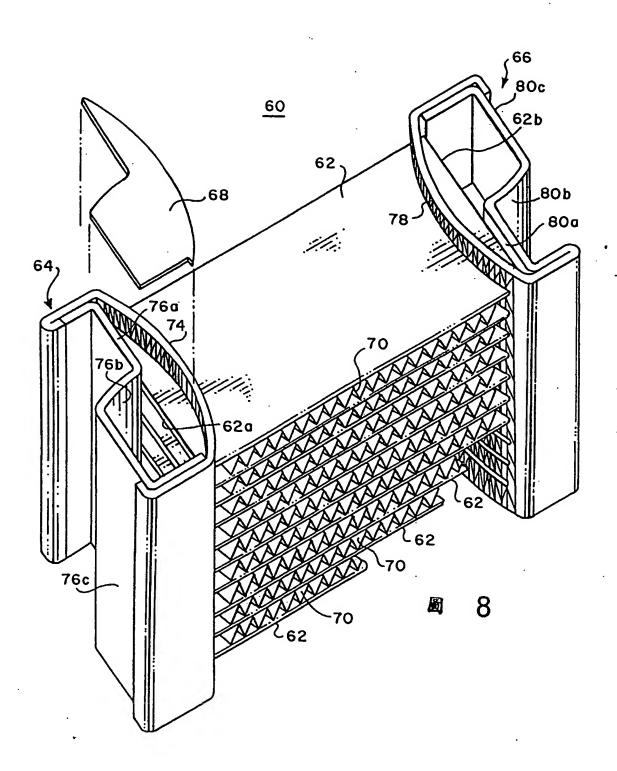
No.

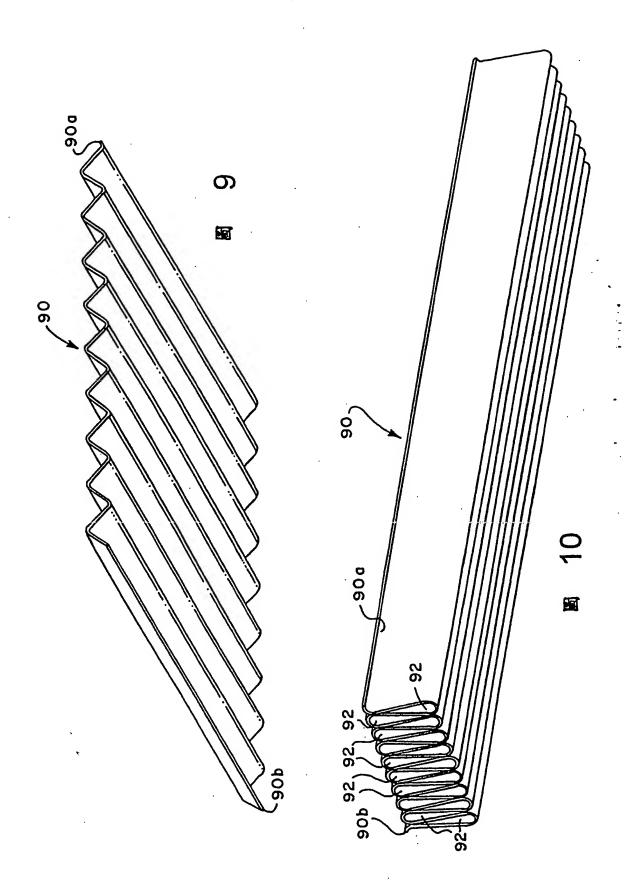
.

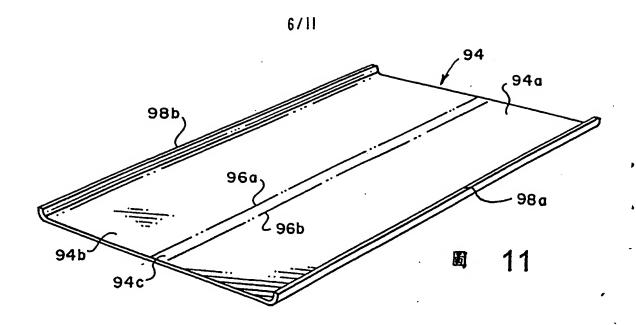


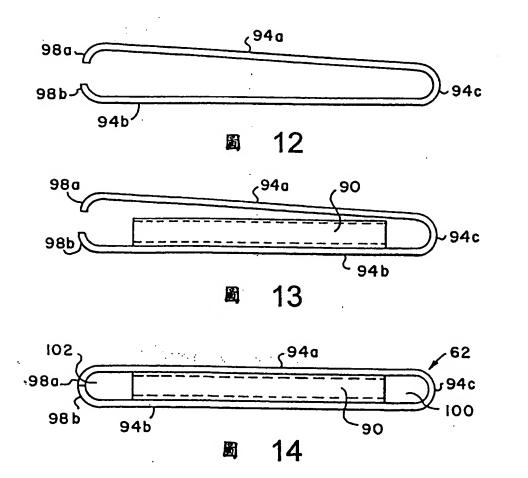


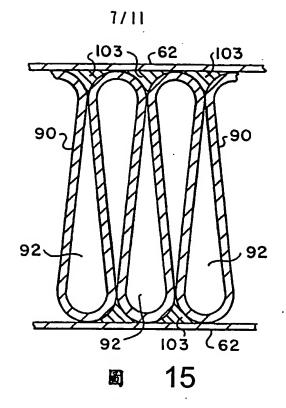


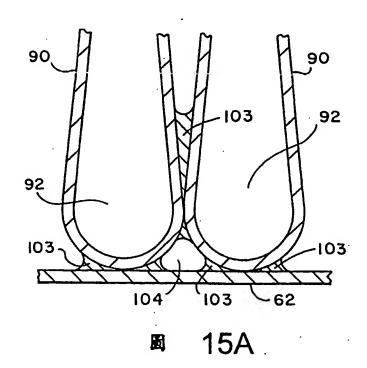


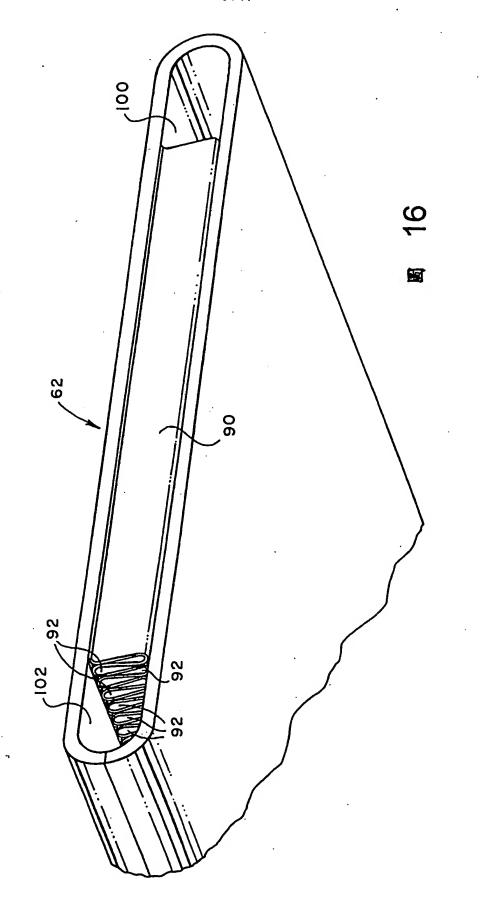


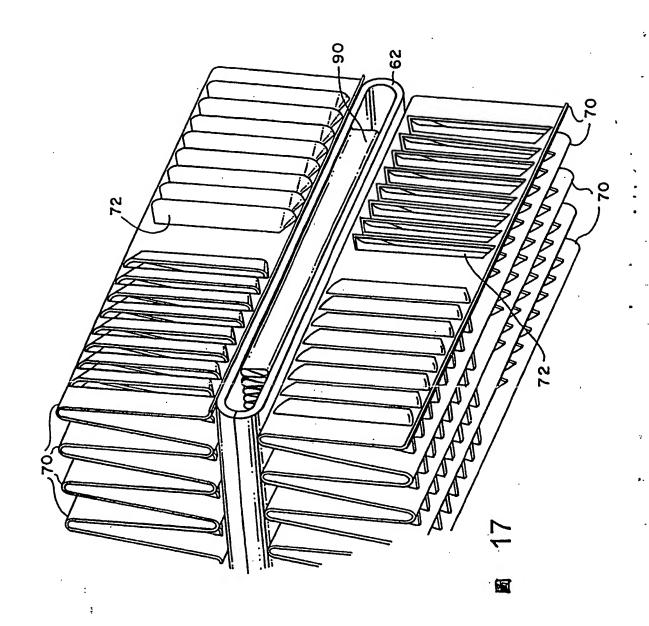












10/11

